⑲ 日本国特許庁(JP)

⑪特許出願公開

⑫ 公 開 特 許 公 報 (A)

昭61-96370

@Int_CI_1

識別記号

庁内整理番号

❷公開 昭和61年(1986)5月15日

F 25 B 11/00

7536-3L

審査請求 未請求 発明の数 1 (全4頁)

❷発明の名称 冷凍サイクル

> 願 昭59-216103 ②特

願 昭59(1984)10月17日 後田

砂発 明 者 Ш 明 者

宜 眀

土浦市神立町502番地 株式会社日立製作所機械研究所内 土浦市神立町502番地 株式会社日立製作所機械研究所内

砂発 ⑦発 明 者 杉本

土浦市神立町603番地 株式会社日立製作所土浦工場内

株式会社日立製作所 ①出 頤 ②代 理

東京都千代田区神田駿河台4丁目6番地

外1名 弁理士 高橋

- 1. 発明の名称 冷凍サイクル
- 2.特許請求の範囲

1. 作動冷葉を昇圧する圧縮機と、昇圧された 冶媒を被化する凝縮器と、その高圧の被相冷媒 を滅圧する滅圧機構と、減圧された冷葉を気化 する蒸発器とで冷房サイクルまたはヒートポン プサイクルを形成する恰康サイクルであつて、 前記減圧機構として膨脹機を用い、鼓膨脹機で 回収したエネルギを圧縮機の動力として利用す るように構成したことを特徴とする冷凍サイク

2. 圧縮機として、高圧倒圧縮機および低圧側 圧縮機を備え、前記膨脹機で回収したエネルギ を低圧側圧縮機の動力として利用することを特 数とする特許譜求の範囲第1項記載の冷凍サイ

3. 前記圧縮機として、高圧便圧縮機および低 圧低圧縮機を備え、前記膨脹機で回収したエネ ルギを高圧健圧縮機の動力として利用すること を特徴とする特許請求の範囲第1項記載の冷凍

3.発明の詳細な説明

〔発明の利用分野〕

本発明は冷房サイクルまたはヒートポンプサイ クルを構成する冷凍サイクルに係り、特に高い全 体効率を得るのに好避な冷凍サイクルに関する。 〔発明の背景〕

従来の冷凍サイクルにおいては、第7図に示す ように、冷禁は圧縮機1で昇圧され、凝縮器2内 で冷却水3により冷却されて液相となり、次にオ リフィス4で蒸発器5の圧力まで減圧され、拡蒸 発器 5 内で冷媒は冷水6から気化熱を容い、再び 圧縮機1へ吸い込まれるというサイクルを形成し ている。そして、冷房サイクルでは蒸発器5で冷 媒が気化熱により冷水を冷却する作用を利用し、 またヒートポンプサイクルでは姦粒器2で冷媒が 被相となる際の凝縮熱を利用する。 この冷房サイ クルとヒートポンプサイクルとは、サイクルとし て基本的に同じであるので、以下冷房サイクルの 、みについて説明する。

第8 図は第7 図のサイクルをモリエ線図(エンタルピ、圧力線図)で扱わしたものである。このサイクルでは、オリフイス4で冷蝶が減圧する際冷蝶が持つ機械的エネルギは熱に変わり無駄に捨てられていたので、サイクル全体で効率を考えたとき、機械的エネルギの損失と同エネルギが熱に変化した分だけ冷凍能力が低下するという欠点があった。

また、効率を上げる目的で従来から利用されているエコノマイザサイクルを第9因に、そのモリエ線菌を第10図に示すが、このサイクルにおいても凝縮器 2 とエコノマイザ8 との間、及びエコノマイザ8 と蒸発器 5 との間にはオリフイス4が設けられ、冷媒が膨脹する際のエネルギは、やはり捨てられており、その分だけ効率が下がるという欠点があつた。

尚、第8図および第10図において、9は冷媒の数和液線、10は冷媒の飽和蒸気線を示している。

また、低圧側圧縮機 1 1 B は膨膜機 1 3 で回収されるエネルギによつて駆動されるようになつている。 高圧側圧縮機 1 1 A はモータ 1 5 により駆動されるようになつている。

解記の冷凍サイクルにおいて、冷媒は高圧側圧 能機11Aで昇圧され、凝縮器12内で冷却水 16による冷却されて被相となる。次いで膨脹 13で蒸発器14の圧力まで滅圧され、蒸発器 14内で冷媒は冷水17から気化熱を奪つて気化 し、低圧側圧縮機11Bで昇圧され、再び高圧側 圧縮機11Aへ吸い込まれる。ここで、膨脹機 13で冷媒が膨脹する際に回収されるエネルギは 低圧便圧縮機11Bで冷媒を昇圧する動力として 利用される。

第2回は第1回の冷凍サイクルをモリエ線図で表わしたものである。この図において、点aで示される番発器14で気化した状態の冷葉は圧縮機11A及び11Bで昇圧され、点bの状態となる。次に、冷鰈は軽縮器12において冷却され、点cで示す粧相となる。この畜圧の液相冷媒は膨脹機

〔発明の目的〕

(発明の概要)

この目的を速成するために、本発明は、滅圧機構として膨脹機を用いることにより、従来捨てられていたエネルギを回収し、該エネルギを冷媒の圧縮動力として利用して、サイクル全体の効率を上げることを可能にした。また前記膨脹機において仕事をした冷媒のエンタルビは減少しており、その分だけ冷凍サイクルの容量を大きくできる。 (発明の実施例)

以下、本発明の一変施例を第1回、第2回により説明する。第1回は本発明による冷凍サイクルのサイクル系統図を示している。回において、11Aは高圧倒圧縮機、11Bは低圧倒圧縮機、12は凝縮器、13は膨脹機、14は蒸発器で、これらの各機器はその順序に配管接続されている。

尚、第2回において、18は冷鉄の飽和液線、 20は冷鉄の飽和蒸気線を示している。

次に、本実施例を適用した場合の効率向上の計算例を示す。計算条件を、作動冷板R 1 2 , 蒸発 温皮 3 ℃、凝縮温度 6 0 ℃とし、第 1 図に示した 突施例のサイクルに対して計算すると、影膜機器

特開昭61-96370(3)

により回収できるパワーはモータの入力パワーの3%であり、同時に、冷凍能力が3%向上する。したがつて、合計6%の性能向上となる。また、同じ条件における第1図の低圧倒の圧縮機11Bで可能な昇圧量は0.1 kg/cdである。

第3 図は本発明の他の実施例を示す。これは、 膨脹機 1 3 で回収したエネルギを高圧便圧縮機 1 1 A の動力として利用し、低圧便圧縮機 1 1 B をモータ 1 5 で駆動するように構成したものであ る。この実施例においても第1 図の実施例と同じ 効果が得られる。

第4回は本発明のさらに他の実施例を示す。この実施例は、第9回におけるエコノマイザ8の約後のオリフィス4を膨脹機13A,13Bに替え、これら膨脹機13A,13Bで回収したエネルギを圧縮機11Cおよび11Dの動力に利用し、エコノマイザ8で分離した気和冷葉を凝和器12の圧力まで昇圧させるように構成したものである。

第5図も本発明の他の実施例を示している。本 実施例では、エコノマイザ8で分離した気相冷媒

ている。膨脹機の代わりにオリフイスを用いた場合には、滅圧後の状態は点 h ' 及び点 d ' となる。 したがつて、本実施例においても膨脹機によりエ ネルギの回収ができるとどもに、容量が増え、サ イクルの効率を向上させる効果がある。

(発明の効果)

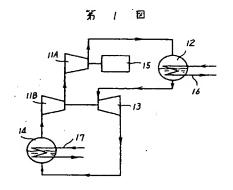
以上説明したように、本発明によれば、膨脹機により冷葉が減圧する際のエネルギを回収でき、かつサイクルの容量が増大するので、サイクル全体の効率が向上する効果がある。

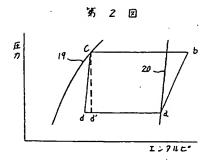
4. 図面の簡単な説明

第1回、第2回は本発明の一実施例を示し、第1回は本発明による冷凍サイクルの系統図、第2回は第1回のモリエ線図、第3回ないし第5回は本発明の他の実施例を示す系統図、第6回は第5回のモリエ線図、第7回のモリエ線図、第10回は第9回のモリエ線図である。

1 1 A … 高圧倒圧縮機、 1 1 B … 低圧切圧縮機、 1 2 … 延縮器、 1 3 … 膨脹機、 1 4 … 蒸発器。

の一部を圧縮機11D及び11Cにより凝縮器 12の圧力まで昇圧し、残りの圧縮冷媒は圧縮機 11Bの後の中間取へ導いている。第6図のサイ クルをモリエ線図で示したのが第7図である。冷 蝶は、点aの蒸発器14内の気相の状態から1段 目の圧縮機11Bにより点。で示す状態まで昇圧 され、そこで、エコノマイザ8から導かれた点g の状態の冷媒と混合し、点 f の状態となり、 2 段 目の圧縮機11Aにより点bの状態へ昇圧される。 一方、エコマノイザ8で分離した気相冷媒の一部 は点8の状態にあり、これは圧縮級11D及び 11Cにより点b′の状態へ昇圧され、圧縮機 11Aから導かれた点bの状態の冷鰈と混合し. 凝縮器12へ導かれる。冷媒は、凝縮器12にお いて冷却され点cの状態となり、膨脹機13Aに よりエコノマイザ8の圧力まで被圧され点hの状 態となる。エコノマイザ8で分類された点iの状 題の冷媒は、次の膨脹機13Bで蒸発器14の圧 力まで減圧させ点dの状態となり、蒸発器14で 気化熱を得て点aの状態となりサイクルを形成し





特開昭61- 96370(4)

